

(11)Publication number:

04-123766

(43) Date of publication of application: 23.04.1992

(51)Int.CI.

H01M 8/04

(21)Application number : 02-241268

(71)Applicant: MITSUBISHI ELECTRIC CORP

(22)Date of filing:

13.09.1990

(72)Inventor: IKEDA TATSUYA

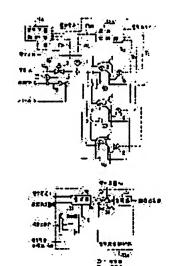
IKEDA MASAHIRO

(54) TEMPERATURE CONTROL DEVICE FOR REFORMING APPARATUS OF FULE CELL GENERATION SYSTEM

(57) Abstract:

PURPOSE: To obtain a temperature controlling apparatus with high stability and reliability for a reforming apparatus of fuel cell generation system by controlling the air flow speed so as to agree the average temperature of the reforming apparatus with the aimed temperature value.

CONSTITUTION: In an air flowing speed controlling part 13A, a function apparatus 31 computes excessive air ratio E from the electricity generation output P and a calculating apparatus 32 computes the air flowing speed FA1 for combustion from the current I of a battery, the raw fuel flowing speed FG and the excessive air ratio E. Also, an adder 33 adds the air flowing speed FA1 for combustion to the aimed air flowing speed FA0 for



temperature controlling to produce the aimed total air flowing speed FA2 and a substracting apparatus 34 substracts the real air flowing speed FA from the aimed total air flowing speed FA2 to produce the air flow variation ▵FA. Further, a calculating apparatus 35 produces an open degree signal B for an adjusting valve so as to make the air flow variation ▵FA zero. In this way, the air flow FA is controlled based on the open degree signal B, so that the average temperature TAV of a reforming apparatus 1 is so controlled as to become in harmony with the prescribed aimed temperature value TO.

BEST AVAILABLE COPY



[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

Copyright (C); 1998,2003 Japan Patent Office

⑩ 日本国特許庁(JP)

① 特許出願公開

⑩ 公開特許公報(A) 平4-123766

®Int.Cl.⁵

識別記号

庁内整理番号

❸公開 平成4年(1992)4月23日

H 01 M 8/04

T 9062-4K

・審査請求 未請求 請求項の数 2 (全8頁)

の発明の名称 燃料電池発電システムの改質器温度制御装置

②特 願 平2-241268

郊出 願 平 2 (1990) 9 月 13 日

@発明者 池田

辰 弥

兵庫県神戸市兵庫区和田崎町1丁目1番2号 三菱電機株

式会社神戸製作所内

⑩発明者 池田

昌広

兵庫県神戸市兵庫区和田崎町1丁目1番2号 三菱電機株

式会社神戸製作所内

⑩出 願 人 三菱電機株式会社

東京都千代田区丸の内2丁目2番3号

邓代 理 人 弁理士 曾我 道照 外

外5名

明·细·

1. 発明の名称

燃料電池発電システムの改質器温度制御装置

- 2. 特許請求の範囲
- (1)改質対象となる原燃料並びに前記原燃料を加 熱するための排ガス及び空気が供給される複数 の改質器と、

前記空気及び前記原燃料の流量を個別に検出する複数の流量計と、

. 前記空気流量を設定するための調節弁と、

前記各改質器の温度を個別に検出する複数の温度計と

前記各改質器温度を平均化して平均温度を求める平均処理演算器と、

燃料電池発電システムの発電出力及び前記平 均温度に基づいて温度制御用の空気液量目標値 を求める第1の演算手段と、

前記原燃料流量、前記空気流量及び前記空気流量目標値に基づいて前記調節弁に対する開度 信号を生成する第2の演算手段とを備え、 前記開度信号により、前記改質器の平均温度を所定の温度目録値に一致させるように前記空気流量を制御することを特徴とする燃料電池発電システムの改質器温度制御装置。

(2)改質対象となる原燃料並びに前記原燃料を加熱するための排ガス及び空気が供給される複数の改質器と

前記空気及び前記原燃料の流量を個別に検出する複数の流量計と、

前記空気流量を設定するための調節弁と、

前記各改質器の温度を個別に検出する複数の温度計と、

前記各改質器温度を平均化して平均温度を求める平均処理演算器と、

前記改質器に対する許容温度範囲となる上限温度及び下限温度を設定する上限温度設定器及び下限温度設定器と、

前記改質器温度の最大値及び最小値を検出する最大値検出器及び最小値検出器と、

前記上限温度、前記下限温度、前記最大值、



前記最小値、前記燃料電池発電システムの発電出力及び前記平均温度に基づいて温度制御用の空気流量目標値を求める第1の演算手段と、

・前記原燃料流量、前記空気流量及び前記空気 流量目標値に基づいて前記調節弁に対する開度 信号を生成する第2の演算手段とを備え、

前記開度信号により、前記改質器の平均温度を所定の温度目標値に一致させるように、且つ前記最大値及び前記最小値を前記許容温度範囲内にするように前記空気流量を制御することを特徴とする燃料電池発電システムの改質器温度制御装置。

3. 発明の詳細な説明

[産業上の利用分野]

この発明は、燃料電池発電システムに用いられる原燃料(例えば、メタンガスを主成分とする天然ガス)を反応管を介して水蒸気改質する改質器の温度制御装置に関し、特に複数の改質器に対して経済的で安定性及び信頼性の高い燃料電池発電システムの改質器温度制御装置に関するものであ

に設けられた流量制御用の調節弁、(6)は改質器(1)即ち反応管(50)の温度工を測定する温度計、(7)~(10)は空気A、補助ガスC、排ガスH及びベントガスVの流通路(14)~(17)に設けられた流量計、(11)は燃料電池発電システム(図示せず)の排ガスHの成分を検出する成分検出器、(12)は調節弁(4)及び(5)を調節して改質器(1)の温度工を制御する温度制御部、(13)は調節弁(3)を介して空気Aの流量を制御する空気流量制御部、(18)は改質器(1)に導入された補助ガスCを燃焼させる補助バーナ、(20)は原燃料Gの流通路(19)に設けられた流量計である。

次に、第5図に示した従来の燃料電池発電システムの改質器温度制御装置の動作について説明する。

原燃料 G は、スチーム S が混合された後、改質器(1)内の反応管(50)に供給される。又、改質器(1)に導入された排ガス H 及び補助ガス C は、主バーナ(2)及び補助バーナ(18)により燃焼され、反応管(50)を所定過度に加熱する。この水蒸気改

δ.

[従来の技術]

一般に、燃料電池発電システムにおいては、原
燃料(天然ガスや都市ガス)にスチームを混合した。
後、反応管を介してか無することにより、水気として水素ガスを発生させ、水素燃料が入れた。
な数料電池発電に用いる必要がある。これ水気として燃料電池発電システムからの排ガスには水気とせてが残存している。
が残存している。
なが、反応管を加熱している。
との温度は、排ガスの流量(燃焼量)を調節することにより適性に制御されている。

第5図は、例えば特開昭63-29460号公報に記載された従来の燃料電池発電システムの改質器温度制御装置を示す構成図である。

図において、(1)は原燃料 G (都市ガス)を水蒸気改質するための反応管 (50)を含む改質器、(2)は改質器(1)に導入された排ガス H を燃焼させるための主バーナ、(3)~(5,)は空気 A、補助ガス C 及びペントガス V の各流通路(14)、(15)及び(17)

質により、原燃料 G は、水素ガスを多量に含んだ水素燃料ガスとなり、燃料電池発電システムに供給される。

このとき、温度計(6)により測定された改質器(1)の温度では温度制御部(12)に入力され、各流量計(7)、(9)及び(20)により測定された空気 Aの流量 F。、排ガス日の流量 F。及び原燃料 Gの流量 F。は、空気流量制御部(13)に入力される。又、各流量計(8)及び(10)により測定された補助ガスCの流量 F。及びベントガス Vの流量 F。、並びに、成分検出器(11)により測定された排ガス成分は、温度制御部(12)及び空気流量制御部(13)にそれぞれ入力される。

温度制御部(12)は、改質器(1)の温度下並びに各流量F。、F *及びF vに基づく演算を行い、補助パーナ(18)に対する補助ガスCの調節弁(4)及びペントガスVの調節弁(5)の開度信号を生成し、改質器(1)の温度下が一定になるように補助ガスC及びペントガスVの各流量F。及びF vを制御する。

一方、空気流量制御部(13)は、各流量FA、Fc、F、及びF、並びに成分検出器(11)からの排ガス成分に基づく演算を行い、空気Aの調節弁(3)に対する開度信号Bを生成し、この開度信号Bにより設定された必要流量の空気Aを改質器(1)に供給する

これにより、改質器(1)の温度Tは、所定の設定温度制御部(12)は、改質器(1)の温度Tと改改 に制御される。即ち、温度制御部(12)は、改質器(1)の温度Tと改改 には、温度Tが容となるように、温度Tが高い場合にはがストガスとの調整が発とてが開度を増大させ、制力スとの供給量を増大させて補助ガスとの供給量を増大させる。 アスとの供給量に応じて空気流量F、を増減させ、所要の空気Aを供給する。

ところで、大量の原燃料Gを改賀する場合には、 複数の改質器(1)が並列に設置されるが、このと き、各改質器(1)毎に、調節弁(3)~(5)、温度

[作用]

計(6)、成分検出器(11)、流量計(7)~(10)及び(20)を設け、改質器(1)毎の温度を個別に制御している

[発明が解決しようとする課題]

従来の燃料電池発電システムの改質器温度制御装置は以上のように、1つの改質器(1)に対して、温度計(6)の他に調節弁(3)~(5)、流量計(7)~(10)及び(20)が設けられているので、複数の改質器(1)が設置された場合には、設備が大形化してコストアップとなるうえ、温度制御部(12)の演算が複雑になり、改質器(1)の温度制御が不安定になるという同題点があった。

この発明は上記のような同題点を解決するためになされたもので、経済的で制御安定性及び信頼性の高い燃料電池発電システムの改質器温度制御装置を得ることを目的とする。

[課題を解決するための手段]

この発明に係る燃料電池発電システムの改質器 温度制御装置は、原燃料、排ガス及び空気が供給 される複数の改質器と、空気及び原燃料の流量を

この発明においては、発電出力及び平均温度に 基づいて温度制御用の空気流量目標値を生成し、 空気流量目標値に基づいて空気流量の調節弁に対 する開度信号を生成し、各改質器の平均温度が所 定の温度目標値と一致するように空気流量を制御

又、この発明の別の発明においては、各改質器 温度が全て許容温度範囲内にあるときには平均温 度が温度目標値となるように、又、各改質器温度 の最大値又は最小値が許容温度範囲を逸脱したと きには許容温度範囲内となるように空気流量を制 御する。

[実施例]

以下、この発明の一実施例を図について説明する。第1図はこの発明の一実施例を示す構成図であり、(12A)及び(13A)は温度制御部(12)及び空気流量制御部(13)にそれぞれ対応しており、(1)~(3)、(6)、(7)、(14)、(18)、(19)、(20)及び(50)は前述と同様のものである。ここでは、補助ガスC及びベントガスVは関与しないので、こ

れらに関係する構成は不要であり、図示されていない。

各改質器(1)には、原燃料G、排ガスH及び空気Aがそれぞれ分岐して導入されており、空気Aの流通路(14)には調節弁(3)及び流量計(7)が設けられ、原燃料Gの流通路(19)には流量計(20)が設けられている。

温度制御部(12 A)には、各温度計(6)からの温度Ta~Tcの他に、燃料電池発電システムの発電出力Pが入力されている。又、空気流量制御部(13 A)には、空気 Aの流量 F → 及び原燃料 G の流量 F → の他に、温度制御部(12 A)からの空気流量目標値F → 。、並びに、燃料電池発電システムの電池電流 I 及び発電出力 Pが入力されている。

この場合、空気流量制御部(13A)は、改質器(1)の温度制御手段として機能しており、排ガスHの燃焼用のみならず、改質器(1)に対して温度制御用(冷却用)の空気流量F x を供給するようになっている。

第2図は温度制御部(12A)の具体的構成を示す

プロック図であり、(21)は発電出力Pに基づいて 改質器(1)の温度目額値Tοを設定する関数器、 (22)は各改質器(1)の温度TΦ~Tcの平均値TΑ√ を求める平均処理演算器、(23)は温度目標値Tο と平均温度TΑ√との偏差ΔTοを生成する減算器、 (24)は温度偏差ΔTοに基づいて温度制御用の空 気流量目額値FΑοを求める演算器である。

関数器 (21)、減算器 (23)及び演算器 (24)は、発電出力 P及び平均温度 T、、に基づいて空気流量目 額値 F、。を生成するための第 1 の演算手段を構成 している。

第3図は空気流量制御部(13A)の具体的構成を示すプロック図であり、(31)は発電出力Pに基づいて空気過剰率Eを設定する関数器、(32)は電池電流I、原燃料Gの流量F。及び空気過剰率Eに基づいて排ガスHの燃焼用に必要な空気流量Faiを求める演算器、(33)は燃焼に必要な空気流量Faiをと過度制御用の空気流量目標値Faoとを加算器(33)からの全空気流量目標値Faoと実際の空気流量Faとの偏差ムFaを生成

*する減算器、(35)は空気流量偏差ΔF xに基づいて 調節弁(3)の開度信号Bを求める演算器である。

関数器(31)、演算器(32)、加算器(33)、減算器(34)及び演算器(35)は、空気流量目標値Fao、発電出力P及び原燃料流量Fo に基づいて開度信号Bを生成するための第2の演算手段を構成している。

次に、第1図~第3図に示したこの発明の一実 施例の動作について説明する。

一般に、改質器(1)での原燃料Gの改質状態は、燃料電池発電システムの関係により、発電出力Pに対して一義的に決定する。従って、原燃料Gの改質に要する無量も発電出力Pに対して一義的に決定し、改質器(1)の温度Tを一定に制御することにより、原燃料Gの改質性能が向上し且つ燃料電池の燃料制御が安定することが分かる。

温度制御部(12A)は、燃料電池発電システムから得られる発電出力Pと各温度計(6)から得られる改質器(1)の温度Ta~Tcとに基づいて、温度制御に必要な空気流量目標値Faoを生成する。

又、空気流量制御部(13A)は、空気流量目標値F A。、 原燃料流量F。、空気流量F A、電池電流 I 及び発 電出力 P に基づいて、調節弁(3)の開度信号 B を 生成する。これにより、空気流量F A は適性に制 御され、各改質器(1)の温度 T a~ T c は所定の設 定温度となるように一定に制御される。

まず、温度制御部(12A)において、関数器(21)は、発電出力 Pから改質器(1)の温度目標値 T oを求める。又、平均処理演算器(22)は、各温度計(6)で測定された温度 T a~ T cを加算すると共に、改質器(1)の 要数(この場合、3台)で除算し、改質器(1)の 平均温度 T avを求める。更に、減算器(23)は温度目標値 T o と平均温度 T avとの 偏差 ム T o を求め、演算器(24)は、温度 偏差 ム T o を 等にするような空気流量目標値 F a。を 算出する。このときの演算には、公知の P I D (比例積分散分)制御が用いられる。

次に、空気流量制御部(13A)において、関数器(31)は発電出力Pから空気過剰率Eを求め、演算器(32)は、電池電流I、原燃料流量F。及び空気

過剰率Eから燃焼用の空気流量F、1を求める。又、加算器(33)は、燃焼用の空気流量F、1及び温度制御用の空気流量目標値F、0を加算して全空気流量目標値F、1を生成し、減算器(34)は、全空気流量目標値F、1から実際の空気流量F、を減算して空気流量個差ΔF、を生成する。更に、演算器(35)は、空気流量偏差ΔF、が等となるように、調節弁(3)に対する開度信号Bを生成する。

こうして、開度信号Bに基づいて空気流量Fxを制御することにより、改質器(1)の平均温度Txv は所定の温度目標値Toと一致するように制御される。即ち、改質器(1)の平均温度Txvが温度目標値Fxoを増加させて改質器(1)を冷却し、逆に、平均温度Txvが低い場合には、空気流量目標値Fxoを度で減少させて改質器(1)を暖める。このとを、空気流量Fxの負の値は、排ガスHの燃焼に最低限必要な空気流量が確保されるように制御される。

このように、改質器(1)の平均温度Tavを管理することにより、各改質器(1)の能力のバラツキ

によって温度Ta~Tcの間に差が生じても、簡単 且つ安定に温度制御を行うことができる。

又、複数の改質器(1)に対して、それぞれ、温度計(6)のみを個別に設け、調節弁(3)並びに流量計(7)及び(20)を共用としたので、装置構成や制御に要する演算が複雑化することはない。従って、経済的で安定性及び信頼性の高い改質器(1)の温度制御が可能となる。

一方、温度Ta~Tc同のバラツキが無視できず、温度Ta~Tcのうちの最大値又は最小値が許容温度範囲を逸脱し、反応管(50)の機能に支障を与える場合には、最大値又は最小値が許容温度範囲内となるように制御することが望ましい。

次に、反応管 (50) のバラツキによる温度 T a ~ T c の最大値及び最小値を考慮して下限条件を満たすようにした、この発明の別の発明の一実施例について説明する。

第4図はこの発明の別の発明の一実施例による 温度制御部(12B)の具体的構成を示すブロック図 であり、図示しない部分は第1図及び第3図に示

した通りである。

(41)は改質器(1)に対して使用可能な上限温度 T, を設定する上限温度設定器、(42)は温度Ta ~Tcのうちの最大値T HAX を検出する最大値検 出器、(43)は上限温度丁」と最大値丁ェA×との偏差 ΔΤ, を求める減算器、(44)は上限温度Τ, と最 大値THAX とを比較して最大値THAX が上限温度 T,以上となったときに比較出力Q,を生成する比 較器、(45)は反応管(50)が機能するために必要な 下限温度丁:を設定する下限温度設定器、(48)は 退度Ta~Tcのうちの最小値Twrw を検出する 最小値検出器、(47)は下限温度で ₂と最小値 Тити との偏差ム丁。を求める減算器、(48)は下限温度 Tiと最小値Twiwとを比較して最小値Twiw が下 限温度丁。以下になったときに比較出力Q。を生 成する比較器、(49)は比較出力Q1及びQ2の有無 (1又は0)により各温度偏差 ΔTo~ ΔTzを選択 して演算器(24)に入力する出力切換器である。

関数器(21)、減算器(23)、(43)、(47)、演算器(24)、比較器(44)、(48)及び出力切換器(49)は、

上限温度T - 、下限温度T - 、最大値T + A ×、最小値T + A ×、最小値T + A × ・ 発電出力P及び平均温度T A × に基づいて空気流量目標値F A o を生成するための第1の演算手段を構成している。

次に、第1 図及び第4 図を参照しながら、この 発明の別の発明の一実施例の動作について説明する。空気流量制御部(第3 図参照)の動作について は、前述と同様なのでここでは説明しない。

ます、上限温度設定器(41)及び下限温度設定器(45)により、反応管(50)の許容温度範囲となる上限温度T」及び下限温度T」を設定する。

最大館校出器(42)は、温度計(6)により測定された改質器(1)の温度Ta~Tcのうちの最大値TxAxを検出し、減算器(43)は上限温度Tiと最大値TxAxとの温度偏差ΔTiを求める。又、比較器(44)は、最大値TxAxが上限温度Ti以上となったときに、比較出力Qiを「0」から「1」として出力切換器(49)に入力する。

一方、最小値検出器(48)は温度Ta~Tcのうちの最小値Tn:xを検出し、減算器(47)は下限温度

T,と最小値Txixとの温度偏差ΔTxを求める。 又、比較器(48)は、最小値Txixが下限温度Tx以下となったときに、比較出力Qxを「O」から「1」として出力切換器(49)に入力する。

出力切換器(49)は、比較出力 Q · 及び Q · の値に 吃じて、湿度偏差 Δ T o ~ Δ T · のいずれか 1 つを 出力信号 W として演算器(24)に入力する。 即ち、

 $Q_1 = Q_2 = 0$

の場合には、温度 Ta~Tcの全てが許容温度範囲内にあるので、温度目標値 To及び平均温度 Ta√に基づく減算器 (23)からの温度 個差 △ To を出力信号 W とする。又、

 $Q_1 = 1$, $Q_2 = 0$

の場合には、最大値 T ***が上限温度 T * 以上となっているので、上限温度 T * 及び最大値 T ***に基づく減算器 (43)からの温度 個差 Δ T * を出力信号 W とする。更に、

 $Q_{1} = 0$, $Q_{2} = 1$

の場合には、最小値Trinが下限温度Ti以下となっているので、下限温度Ti及び最小値Trinに基づ

改質器(1)の温度条件に応じて、温度制御用の代表温度を、平均温度TAV、最大値TRAX、又は最小値TRIVに切換えることにより、複数の改質器(1)の温度条件が緩やかになり、更に、温度制御の安定性及び信頼性が向上する。

尚、上記各実施例では、改質器(1)が3台の場合を示したが、他の台数であっても、又は、1台の改質器(1)内に複数の反応管(50)を設置しても、同等の効果を奏することは言うまでもない。

[発明の効果]

以上のようにこの発明によれば、原燃料、排がス及び空気が供給される複数の改質器と、空気及び原燃料の流量を個別に検出する複数の流量を設定するための調節弁と、各改質器器で気度を個別に検出する複数の温度を平均化して平均温度を平均化して平均温度を平均及び変質に表づいて温度に基づいて調査を求める第1の演算手段と、原燃料流量、空気流量及び空気流量目標値に基づいて対

く減算器 (47)からの温度偏差 Δ T : を出力信号 W とする。

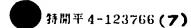
このような出力信号Wの切換動作により、演算器 (24)は、改質器温度のバラッキが少ないときには平均温度 T **を代表として空気流量目標値 F **。を算出し、改質器温度のバラッキが大きくなって最大値 T ***を上限温度 T **を上限温度 T **に抑制するように空気流量目標値 F **。を算出し、最小値 T ****を下限温度 T **
と超えるように空気流量目標値 F **。を算出する。

以上の演算はPID制御により行われ、空気流量F x は、通常は平均温度T x v と温度目標値T o との差が常にO となるように増減される。又、最大値(又は、最小値)が許容温度範囲を逸脱した場合には、最大値T x x x と上限温度T i との温度差がO となるように、又は、最小値T x x x と下限温度T z との温度差がO となるように増減される。

これにより、各改質器温度Ta~Tcは、使用可能な許容温度範囲内となるように制御される。又、

する開度信号を生成する第2の演算手段とを設け、 改質器平均温度が所定の温度目標値と一致するように空気流量を制御するようにしたので、経済的 で安定性及び信頼性の高い燃料電池発電システム の改質器温度制御装置が得られる効果がある。

4. 図面の簡単な説明



P ··· 発電出力

T 4 v … 平均温度

第1図はこの発明の一実施例を示す構成図、第 2 図は第1 図内の温度制御部の具体的構成を示す ブロック図、第3図は第1図内の空気流量制御部 の具体的構成を示すブロック図、第4図はこの発 明の別の発明の一実施例による温度制御部の具体 的構成を示すブロック図、第5図は従来の燃料電 池発電システムの改質器温度制御装置を示す構成 図である.

(1)…改質器

(3)… 調節弁

(6)…温度計

(7)…空気流量計

(20)…原燃料流量計

(21)、(31)… 関数器

(22)…平均処理演算器

(23)、(43)、(47)… 減算器

(24)、(32)、(35)… 演算器

(33)…加算器

(41) … 上限温度設定器 (42) … 最大值検出器

(44)、(48)… 比較器

(45)…下限温度設定器

(46) … 最小值検出器

(49) ··· 出力切损器

A … 空気

F . · · · 空 気 流量

G … 原燃料

F。… 原燃料流量

F Ao… 空気流量目標值 'B … 開度信号 T₁···上限温度 丁1…下限温度

T # x x · · · 最大值

H… 排ガス

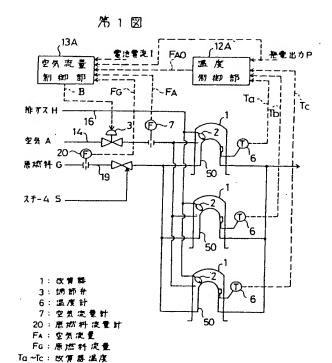
Ta~Tc···改質器温度

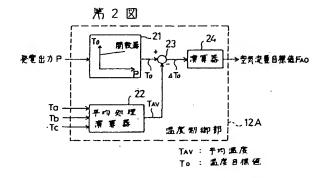
To…温度目標值

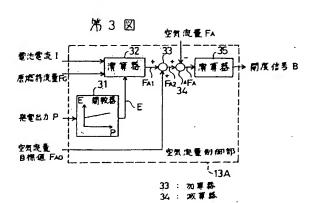
T * 1 * · · · 最小值

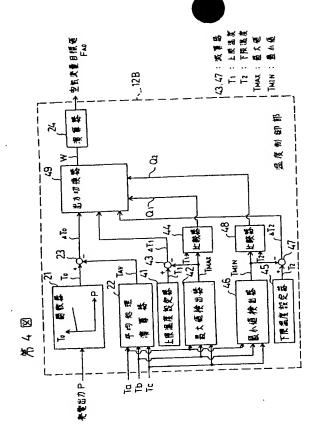
尚、図中、同一符号は同一又は相当部分を示す。

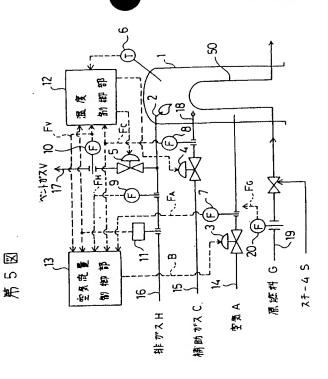
代理人 台 我 谱照











This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

BLACK BORDERS

IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES

FADED TEXT OR DRAWING

BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING

SKEWED/SLANTED IMAGES

COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS

GRAY SCALE DOCUMENTS

LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT

REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

☐ OTHER: ___

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.